(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平9-110457

(43)公開日 平成9年(1997)4月28日

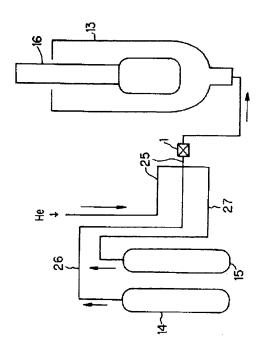
(51) Int.Cl.*	微別記号	内整理番号	FΙ			技術表示領	箇所
C 0 3 B 37/01 8/04			C 0 3 B	37/018 8/04		Z	
G 0 2 B 6/00 // B 0 1 D 46/54			G 0 2 B B 0 1 D	6/00	3 5 6	A	
			審查請	水 情未 永	請求項の数4	OL (全 7)	頁)
(21)出願番号	特顧平7-268315		(71)出顧		226 信電話株式会社		
(22)出廣日	平成7年(1995)10月17日		(72)発明		新宿区西新宿三 克介	丁目1 9番 2号	
			, ,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,,		千代田区内幸町- 電話株式会社内	一丁目1番6号	日
			(72)発明	育 宮島	義昭		
					千代田区内幸町- 電話株式会社内	一丁目1番6号	Ħ
			(74)代理。	人 弁理士	光石 俊郎	(外2名)	
						1	
						,	

(54) 【発明の名称】 光ファイパ用ガラスの製造装置

(57)【要約】

【課題】 伝送損失が非常に少なく、長距離伝送が可能 な光ファイバ用ガラスの製造装置を提供する。

【解決手段】 ガラス微粒子多孔質体を製造するバーナ に接続されるガラス原料送給管、不活性ガス送給管、酸素送給管、水素送給管に0.003μm以上の大きさの 微粒子を除去できるフィルタを設けると共に、ガラス微粒子多孔質体から光ファイバ用ガラスを製造する炉芯管 13に接続される不活性ガス送給管25に上述と同様なフィルタ1を設けることにより、光ファイバ用ガラスの製造に用いられるガス中に混入する0.003μm以上の大きさの遷移金属の不純物を除去した上記ガスを用いて光ファイバ用ガラスを製造できるようにした。



03/08/2002, EAST Version: 1.03.0002

2

【特許請求の範囲】

【請求項1】 ガス状の原料を加熱反応させてガラス微 粒子多孔質体を製造するバーナと、

1

前記バーナへ接続され、当該バーナへガス状の前記原料 を供給する原料供給手段と、

前記ガラス微粒子多孔質体が内部に供給され、当該ガラス微粒子多孔質体を脱水用ガス環境下で脱水処理した後に透明ガラス化用ガス環境下で透明ガラス化処理できる 炉芯管と、

前記炉芯管へ接続され、当該炉芯管へ前記脱水用ガスを 10 供給する脱水用ガス供給手段と、

前記炉芯管へ接続され、当該炉芯管へ前記透明ガラス化 用ガスを供給する透明ガラス化用ガス供給手段とを備え てなる光ファイバ用ガラスの製造装置において、

前記原料供給手段の前記バーナの近傍、前記脱水用ガス 供給手段の前記炉芯管の近傍及び前記透明ガラス化用ガス供給手段の前記炉芯管の近傍に各前記ガス中の微粒子 を除去する微粒子除去手段を設けたことを特徴とする光ファイバ用ガラスの製造装置。

【請求項2】 前記微粒子除去手段が遷移金属の微粒子を除去するものであることを特徴とする請求項1に記載の光ファイバ用ガラスの製造装置。

【請求項3】 前記微粒子除去手段が0.003μm以上の大きさの微粒子を除去するものであることを特徴とする請求項1または2に記載の光ファイバ用ガラスの製造装置。

【請求項4】 前記微粒子除去手段が薄膜フィルタまたは中空糸膜フィルタであることを特徴とする請求項1から3のいずれかに記載の光ファイバ用ガラスの製造装置。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、伝送損失が非常に 小さく、長距離伝送が可能な光ファイバ用ガラスの製造 装置に関する。

[0002]

【従来の技術】光ファイバの材料に用いられるガラスは、原料からガラス微粒子多孔質体を製造した後、当該ガラス微粒子多孔質体を脱水して透明ガラス化することにより得ている。このようにして製造される光ファイバ 40 用ガラスの従来の製造装置を図4,5を用いて説明する。

【0003】図4に示すように、内部にSiC14などのガラス原料を供給されるガラス原料容器11は、その内部を所定の温度に加熱できるようになっている。このガラス原料容器11には、Arなどの不活性ガスを送給する図示しないボンベと連絡する不活性ガス送給管21 aが接続されている。上記ガラス原料容器11には、ガラス微粒子多孔質体を製造する図示しないバーナと連絡するガラス原料送給管22aが接続されている。

【0004】また、図4に示すように、内部にGeC14、A1C13、POC13、PC13などのドーパント原料を供給されるドーパント原料容器12は、その内部を所定の温度に加熱できるようになっている。このドーパント原料容器12には、前記不活性ガス送給管21 aと連絡する不活性ガス送給管21 bが接続されている。上記ドーパント原料容器12には、前記ガラス原料送給管22aと連絡するドーパント原料送給管22bが接続されている。

【0005】なお、図4中、21cは、前記不活性ガス 送給管21aの途中と前記バーナとを連絡する不活性ガス送給管、23は、O2を送給する図示しないボンベと 前記バーナとを連絡する酸素送給管、24は、H2を送 給する図示しないボンベと前記バーナとを連絡する水素 送給管である。

【0006】一方、図5に示すように、内部に前記ガラス微粒子多孔質体を供給される炉芯管13は、所定の温度に加熱できるようになっている。この炉芯管13には、Heなどの不活性ガスを供給する図示しないボンベと連絡する不活性ガス送給管25が接続されている。この不活性ガス送給管25の途中には、C12 やSOC12 などの脱水用ガスを送給するボンベ14と連絡する脱水用ガス送給管26及び、SF6 やSiF4 などの透明ガラス化用ガスを送給するボンベ15と連絡する透明ガラス化用ガス送給管27が接続されている。なお、図5中、16はガラス支持棒である。

【0007】このような光ファイバ用ガラスの製造装置を用いた光ファイバ用ガラスの製造方法を次に説明する。ガラス原料容器11にガラス原料を供給すると共30に、ドーパント原料容器12にドーパント原料容器12の内部を所定の温度に加熱してガラス原料及びドーパント原料容器12の内部を所定の温度に加熱してガラス原料及びドーパント原料を気化させると共に、不活性ガスを送給する前記ボンベから不活性ガス送給管21a,21bを介してガラス原料容器11及びドーパント原料容器12に不活性ガスを送給し、ガラス原料ガス及びドーパント原料ガスを不活性ガスと共に前記送給管22a,22bを介して前記バーナへ供給する一方、前記各ボンベから前記各送給管22c,23,24を介してHe,O2,Hzを上記40パーナへ供給することにより、ガラス微粒子多孔質体を関係を表現

【0008】前記ガラス微粒子多孔質体を炉芯管13の内部に供給し、炉芯管13の内部を所定の温度に加熱する一方、不活性ガスを送給する前記ボンベ及び脱水用ガスを送給するボンベ14から前記送給管25,26を介して不活性ガス及び脱水用ガスを炉芯管13に供給して、ガラス微粒子多孔質体を脱水する。上記脱水終了後、上記脱水用ガスの送給を停止し、炉芯管13の内部をさらに昇温して所定の温度に加熱する一方、透明ガラス化用ガスを送給するボンベ15から透明ガラス化用ガ

スを前記送給管25,26を介して前記不活性ガスと共 に炉芯13に供給することにより、光ファイバ用ガラス が得られる。

【0009】つまり、ガラス原料及びドーパント原料を ガス化させ、ガス化した上記原料を用いてガラスを製造 することにより、当該原料中にわずかに含有されている 不純物を蒸気圧差を利用して原料から除去し、高純度化 されたガラスを得ているのである。このようにして製造 された石英系ガラスを用いた光ファイバは、その実最低 損失値が約0.2dB/km程度となり、石英系ガラス 10 の固有最低損失値(約0.14dB/km)に対して約 0.6dB/km程度の過剰損失に抑えられている。

[0010]

【発明が解決しようとする課題】しかしながら、最近、 数百km以上の長距離伝送の可能な石英系ガラスの光フ ァイバが強く求められており、その実最低損失値を固有 最低損失値に対して0.001dB/km程度の過剰損 失に抑える必要が生じてきた。そこで、前述したように して製造した石英系ガラスを詳細に分析した結果、当該 ガラス中には、ごくわずかな数十pptw程度のFe, Co, Ni, Cu, Zr, Cr, Vなどの遷移金属の不 純物が混入していることが判明した。この遷移金属の不 純物は、前述した各種ガスによってわずかながらも腐食 されて各ボンベや各送給管などの内壁に生じた微量の錆 が当該ガス中に混入してしまったものと考えられる。

【0011】このような遷移金属の不純物を含有する光 ファイバは、伝送損失が大きくなってしまうため、長距 離伝送に不適当となってしまう。この遷移金属の不純物 による光ファイバの伝送損失に関しては、P.C.Sc hultzによる論文「Optical absorption of the tr 30 ansition elements in vitreous silica J (Journal of the American Cenramic Society, Vol. 57, no. 7, 309~3 13P. 1974) で明らかにされている。

【0012】例えば、純石英ガラスに混入したFe, C r,Co,Vが吸収する波長毎の損失量を表したグラフ を図6に示す。図6からわかるように、例えば、50p ptwのFeが混入してしまうと、1.5μmの波長で は、約0.01dB/kmの損失増加を生じてしまう。 また、混入した不純物の微粒子の径の大きさと吸収損失 量との関係を表すグラフを図7に示す。図7からわかる ように、不純物の微粒子の径の大きさが大きくなると、 吸収損失量も大きくなり、このグラフの関係を表す式か ら、過剰損失量を0.001dB/km程度に抑える場 合には、混入してしまう不純物の微粒子の径の大きさを 0.003 µm以下に抑えなければならないことがわか

【0013】つまり、石英系ガラスを用いた光ファイバ の長距離伝送を可能にするためには、混入してしまう遷 移金属の量を数pptw以下に抑えると共に、当該遷移 金属の不純物の微粒子の大きさを0.003μm以下に 50 り、本形態例ではこのような各部材及び前述した図示し

抑えなければならないのである。このようなごくわずか の遷移金属の不純物の混入に関する問題は、石英系ガラ スを用いた光ファイバに限らず、固有最低損失値に対す る実最低損失値の差である過剰損失量を0.01dB/ km程度に抑えることができるフッ化物ガラスや多成分 酸化物ガラスなどの光ファイバでも生じている。このよ うなことから、本発明は、伝送損失が非常に少なく、長 距離伝送が可能な光ファイバ用ガラスの製造装置を提供 することを目的とする。

[0014]

【課題を解決するための手段】前述した課題を解決する ための、本発明による光ファイバ用ガラスの製造装置 は、ガス状の原料を加熱反応させてガラス微粒子多孔質 体を製造するバーナと、前記パーナへ接続され、当該バ ーナヘガス状の前記原料を供給する原料供給手段と、前 記ガラス微粒子多孔質体が内部に供給され、当該ガラス 微粒子多孔質体を脱水用ガス環境下で脱水処理した後に 透明ガラス化用ガス環境下で透明ガラス化処理できる炉 芯管と、前記炉芯管へ接続され、当該炉芯管へ前記脱水 用ガスを供給する脱水用ガス供給手段と、前記炉芯管へ 接続され、当該炉芯管へ前記透明ガラス化用ガスを供給 する透明ガラス化用ガス供給手段とを備えてなる光ファ イバ用ガラスの製造装置において、前記原料供給手段の 前記バーナの近傍、前記脱水用ガス供給手段の前記炉芯 管の近傍及び前記透明ガラス化用ガス供給手段の前記炉 芯管の近傍に各前記ガス中の微粒子を除去する微粒子除 去手段を設けたことを特徴とする。

【0015】本発明に係る光ファイバ用ガラスの製造装 置は、前記微粒子除去手段が遷移金属の微粒子を除去す るものであることを特徴とする。

【0016】本発明に係る光ファイバ用ガラスの製造装 置は、前記微粒子除去手段が0.003μm以上の大き さの微粒子を除去するものであることを特徴とする。

【0017】本発明に係る光ファイバ用ガラスの製造装 置は、前記微粒子除去手段が薄膜フィルタまたは中空糸 膜フィルタであることを特徴とする。

[0018]

【発明の実施の形態】本発明による光ファイバ用ガラス の製造装置の実施の一形態例を図1,2を用いて説明す る。なお、図1は、そのガラス微粒子多孔質体を製造す る装置部分の概略構成図、図2は、そのガラス微粒子多 孔質体から光ファイバ用ガラスを製造する装置部分の概 略構成図である。但し、前述した従来の装置と同様な部 分については、前述した従来の装置と同様な符号を用い ることにより、その説明を省略する。

【0019】図1中、11はガラス原料容器、12はド ーパント原料容器、21a~21cは不活性ガス送給 管、22aはガラス原料送給管、22bはドーパント原 料送給管、23は酸素送給管、24は水素送給管であ

ない各ボンベなどにより、ガス状の原料、即ち、前述し たようなガラス原料、ドーパント原料、不活性ガス、酸 素、水素などを前述したバーナへ供給する原料供給手段 を構成している。

【0020】一方、図1中、1はガス中の前述したよう な遷移金属の微粒子を除去する微粒子除去手段である薄 膜フィルタや中空糸膜フィルタなどのフィルタであり、 不活性ガス送給管21c、ガラス原料送給管22a、酸 素送給管23、水素送給管24の前記バーナ近傍にそれ ぞれ設けられている。

【0021】また、図2中、13は炉芯管、14,15 はボンベ、16はガラス支持棒、25は不活性ガス送給 管、26は脱水用ガス送給管、27は透明ガラス化用ガ ス送給管であり、本形態例では、ボンベ14、不活性ガ ス送給管25、脱水用ガス送給管26、前述した図示し ないボンベなどにより、脱水用ガス供給手段を構成し、 ボンベ15、不活性ガス送給管25、透明ガラス化用ガ ス送給管27、前述した図示しないボンベなどにより、 透明ガラス化用ガス供給手段を構成している。

【0022】一方、図2に示すように、不活性ガス送給 20 管25の前記炉芯管13の近傍には、前記フィルタ1が 設けられている。

【0023】このような光ファイバ用ガラスの製造装置 によれば、前述した各種の原料ガスによってわずかなが らも腐食されて各ボンベや各送給管などの内壁に生じた 微量の錆が当該ガス中に混入してしまっても、当該ガス の前記バーナへの流入直前に当該ガスから上記錆などの 遷移金属の微粒子をフィルタ1が除去するので、得られ るガラス微粒子多孔質体に混入する遷移金属の不純物 は、著しく少なくなる。

【0024】また、このようにして得られたガラス微粒 子多孔質体を脱水、透明ガラス化する際、前述した脱水 用ガスや透明ガラス化用ガスなどによってわずかながら も腐食されて各ボンベや各送給管などの内壁に生じた微 量の錆が当該ガス中に混入してしまっても、当該ガスの 前記炉芯管13への流入直前に当該ガスから上記錆など の遷移金属の微粒子をフィルタ1が除去するので、製造 される光ファイバ用ガラス中に混入する遷移金属の不純 物は、さらに著しく少なくなる。

【0025】従って、伝送損失が著しく小さく、長距離 40 めた。その結果を表1に示す。 伝送に用いることができる光ファイバ用ガラスを得るこ とができる。

* [0026]

【実施例】本発明による光ファイバ用ガラスの製造装置 を用いて光ファイバ用石英系ガラスを製造した場合の一 実施例を以下に示す。SiC14 をガラス原料容器11 に入れて40℃に加熱してSiCl4 ガスを発生させる と共にドーパント原料容器12を加熱してドーパント原 料ガスを発生せる。ガラス原料容器11及びドーパント 原料容器12内に不活性ガス送給管21a,21cから Arガスを送給し、SiCl4 ガス及びドーパント原料 10 ガスをArガスと共にガラス原料送給管22a及びドー パント原料送給管22bに送り込み、0.003μm以 上の大きさの微粒子を除去できるフィルタ1を介して上 記ガスを前記バーナへ供給する一方、不活性ガス送給管 21c、酸素送給管23、水素送給管24からフィルタ 1を介してArガス、O2 ガス、H2 ガスを前記バーナ へ供給し、当該バーナでガラス微粒子多孔質体を製造し た。

【0027】上記ガラス微粒子多孔質体を炉芯管13に 供給し、不活性ガス送給管25及び脱水用ガス送給管2 6からフィルタ1を介してHeガス及びC12 ガスを炉 芯管13へ供給して、炉芯管13内をHeガスとC12 ガスとの混合ガス雰囲気とし、炉芯管13内を約100 ○℃に加熱して脱水処理を行ったあと、不活性ガス送給 管25及び透明ガラス化用ガス送給管27から上記フィ ルタ1を介してHeガス及びSiF4 ガスを炉芯管13 へ供給して炉芯管13内をHeガスとSiF4ガスとの 混合ガス雰囲気とし、炉芯管13内を約1400℃に加 熱して透明ガラス化処理を行うことにより、光ファイバ 用石英系ガラスを製造した(以下、このガラスをガラス 30 Aと記す)。

【0028】また、比較のため、前記フィルタ1に代え て1μm以上の大きさの微粒子を除去できるフィルタを 用いて、前述と同様にして光ファイバ用石英系ガラスを 製造(以下、このガラスをガラスBと記す)すると共 に、上述したようなフィルタを用いずに、前述と同様に して光ファイバ用石英系ガラスを製造(以下、このガラ スをガラスCと記す)した。

【0029】上述したようにして製造されたガラスA, B, C中の遷移金属の不純物の量を中性子放射化法で求

【表1】

			,
	Fe (pptw)	Cr (pptw)	Co (pptw)
ガラスA	5	0.5	0.002
ガラスB	100	1 0	1
ガラスC	200	3 0	1 0

【0030】表1からわかるように、0.003µm以 上の大きさの微粒子を除去できるフィルタ1を用いて製 造した前記ガラスAは、他のガラスB、Cに比べて、遷 移金属の不純物が非常に少ないものとなった。

【0031】次に、上記ガラスA,B,C及び純石英ガ ラスの伝送損失波長特性を求めた。その結果を図3に示 す。図3に示すように、純石英ガラスの固有最低損失値 が0.143dB/kmであるのに対し、ガラスAの実 最低損失値は0.144dB/km、ガラスBの実最低 損失値は0.166dB/km、ガラスCの実最低損失 10 値は0.202dB/kmとなった。この結果からわか るように、0.003μm以上の大きさの微粒子を除去 できるフィルタ1を用いて製造したガラスAは、その実 最低損失値が純石英ガラスの固有最低損失値に対して 0.001dB/km程度の過剰損失に抑えられてい る。

【0032】従って、本発明による光ファイバ用ガラス の製造装置で製造した光ファイバ用石英系ガラスを用い た光ファイバは、伝送損失が著しく小さくなり、数百k m以上の長距離伝送に用いることができる。なお、フッ 化物や多成分酸化物などのガラス原料を用いた光ファイ バ用フッ化物ガラスや光ファイバ用多成分酸化物ガラス などを製造する場合でも、上述した製造装置を用いて上 述と同様にして製造すれば、上述と同様な効果を有する 光ファイバ用ガラスを得ることができる。

[0033]

【発明の効果】本発明による光ファイバ用ガラスの製造 装置では、遷移金属の不純物の非常に少ない光ファイバ 用ガラスを製造することができるので、伝送損失が著し く小さく、長距離伝送に用いることができる光ファイバ 30 25 不活性ガス送給管 用ガラスを得ることができる。

【図面の簡単な説明】

【図1】本発明による光ファイバ用ガラスの製造装置の 実施の一形態例のガラス微粒子多孔質体を製造する装置 部分の概略構成図である。

【図2】本発明による光ファイバ用ガラスの製造装置の 実施の一形態例のガラス微粒子多孔質体から光ファイバ 用ガラスを製造する装置部分の概略構成図である。

【図3】ガラスA、B、C及び純石英ガラスの波長毎の 伝送損失量を表すグラフである。

【図4】光ファイバ用ガラスの従来の製造装置のガラス 微粒子多孔質体を製造する装置部分の概略構成図であ

【図5】光ファイバ用ガラスの従来の製造装置のガラス 微粒子多孔質体から光ファイバ用ガラスを製造する装置 部分の概略構成図でる。

【図6】純石英ガラスに混入した遷移金属によって吸収 される波長毎の損失量を表すグラフである。

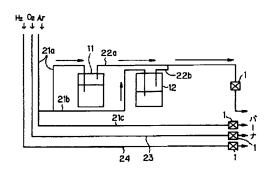
【図7】混入した不純物の微粒子の径の大きさと吸収損 失量との関係を表すグラフである。

【符号の説明】

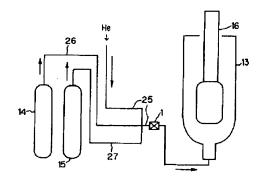
- 20 1 フィルタ
 - 11 ガラス原料容器
 - 12 ドーパント原料容器
 - 13 炉芯管
 - 14.15 ボンベ
 - 21a~21c 不活性ガス送給管
 - 22a ガラス原料送給管
 - 22b ドーパント原料送給管
 - 23 酸素送給管
 - 24 水素送給管

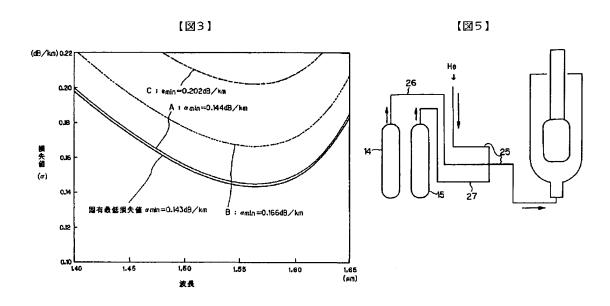
 - 26 脱水用ガス送給管
 - 27 透明ガラス化用ガス送給管

【図1】

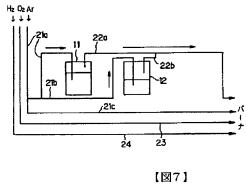


【図2】





【図4】



03/08/2002, EAST Version: 1.03.0002

(7)

特開平9-110457

【図6】

